

**1) Publication number: JP S50-25914**

Application Publication Date: 27.08.1975

Application Number: S45-119638

Filing Date: 28.12.1970

Applicant: MITSUBISHI PETROCHEM. CO., LTD.

Inventor: KADOWAKI yukishige et al.

**Title of the invention:**

A method for preparing a catalyst having a high performance

**Abstract:**

The present invention relates to a method for preparing a catalyst having a high performance to use in the preparation of acrylic acid, such as alpha, beta-unsaturated carboxylic acid by the vapor-phase catalytic oxidation reaction of alpha, beta-unsaturated aldehyde and acrolein, and more particularly to a method for preparing a catalyst consisting of a molybdenum, vanadium and oxygen.

⑤ Int. Cl<sup>2</sup>.

B 01 J 23/28  
B 01 J 23/22  
C 07 C 57/02  
C 07 C 51/26

⑥ 日本分類

13(9) G 112  
13(9) G 113  
16 B 631.1  
16 B 120.15

⑦ 日本国特許庁

## 特 許 公 報

⑧ 特許出願公告

昭50-25914

⑨ 公告 昭和50年(1975) 8月 27日

庁内整理番号 6514-4A

発明の数 1

(全 4 頁)

1

### ⑩ 酸化触媒の製造法

⑪ 特 願 昭 4 5 - 1 1 9 6 3 8

⑫ 出 願 昭 4 5 ( 1 9 7 0 ) 1 2 月 2 8 日

⑬ 発 明 者 門脇幸重

茨城県稲敷郡阿見町大字若栗

1 3 1 5 三菱油化株式会社中央研  
究所内

⑭ 出 願 人 三菱油化株式会社

東京都千代田区丸の内2の5の2

⑮ 代 理 人 弁理士 猪股清 外2名

### 発明の詳細な説明

本発明は、 $\alpha$ 、 $\beta$ -不飽和アルデヒドたとえば  
アクロレインを気相接触酸化して、 $\alpha$ 、 $\beta$ -不飽  
和カルボン酸たとえばアクリル酸を製造する場合  
に使用する触媒の製造法に関する。更に具体的  
には、モリブデン、バナジウムおよび酸素より成  
る高性能触媒を製造する方法に関する。

従来、 $\alpha$ 、 $\beta$ -不飽和アルデヒドの気相接触酸  
化により $\alpha$ 、 $\beta$ -不飽和カルボン酸を製造する場  
合に使用する触媒として、酸化モリブデンと酸化  
バナジウムとよりなる触媒が有効とされ、例えば  
特公昭44-12886号、同41-1775号、  
同38-17007号公報等にその例をみること  
ができる。しかし、これらの触媒は、それなりの  
解決を与えたいという点で有意義なものであるが、  
本発明者の知るところによれば、必ずしも工業的  
に十分な性能とは云えない。例えば、特公昭41-  
1775号公報の場合は、アクロレインを酸化して  
得られるアクリル酸の収率は76モル%である。

この点から、酸化収率を高める為の研究は数多  
くなされ、例えば触媒構成元素としてモリブデン、  
バナジウムおよび酸素の外に、助触媒としてタン  
グステンを加えた特公昭44-12129号公報、  
あるいはアルミニウムを加えて特殊な前処理を行  
なつて触媒の賦活を行なう特公昭43-9045

2

号公報等の発明がなされている。しかし、特別な  
金属成分を使用しなければならないことあるいは  
特別な処理を行わなければならないこと、はい  
ずれも工業的な実施の観点からは必ずしも歓迎す  
べきことではないといえよう。

この発明はこの点に解決を与えてモリブデン、  
バナジウムおよび酸素から構成される単純な系で  
高性能触媒を得ようとするものであり、触媒調製  
時にシユウ酸バナシルを存在させることによつて  
この目的を達成しようとするものである。

従つて、この発明による $\alpha$ 、 $\beta$ -不飽和アルデ  
ヒドを酸化して $\alpha$ 、 $\beta$ -不飽和カルボン酸を製造  
するための触媒の製造法は、モリブデン源化合物  
を原料としてモリブデン、バナジウムおよび酸素  
から構成される触媒を製造するに当り、モリブデ  
ンとバナジウムの原子比が100:5~70であ  
り、バナジウム源化合物の少なく共一部をシユウ  
酸バナシルとして水性媒体中でモリブデン源化合  
物と混合することを経て、得られたモリブデンお  
よびバナジウム含有化合物を酸素ガスの共存下、  
270℃~450℃で焼成すること、を特徴とす  
るものである。

このように、この発明は触媒調製過程にシユウ  
酸バナシルを存在させることを一つの特色とする  
ものであるが、その為にはバナジウム源化合物と  
してシユウ酸バナシルそのものを使用するか、あ  
るいは五酸化バナジウムを使用しこれにシユウ酸  
を混合すればよいから、触媒製造作業は従来の  
Mo-V-O系触媒でのそれと本質的に変りないに  
もかゝらずアクロレインからのアクリル酸の酸  
化収率は92モル%にも達する。

この際のシユウ酸の作用機構については必ずし  
も明らかではなく、またこれによつて限定される  
ものでもないが、シユウ酸の還元作用による触媒  
の酸化状態の制御、あるいはモリブデンとバナジ  
ウムとの活性化化合物が形成され易い化合形態を  
とる等の機作が考え得る。

3

さて、このような効果を期待するこの発明の触媒製造法は、モリブデン源化合物とバナジウム源化合物とからMo-V-O系触媒の製造に採用される方法と基本的には同じであり、この点については前記公知方法と本質的には変わらない。この基本方法では、モリブデン源化合物およびバナジウム源化合物の少なくとも一方を溶解ないし分散させるため、あるいは触媒を賦形するため等の点から水性媒体を使用することがふつうである。たとえば、モリブデン酸アンモニウムとメタバナジン酸アンモニウムとを水溶液状態で混合する。

この発明は、このような水性媒体が存在する状態を経る基本的なMo-V-O系触媒製造法において、この水性媒体中にバナジウム源化合物をシユウ酸バナジルとして存在させる。この場合バナジウム源化合物は全てシユウ酸バナジルである必要はなく、15モル%以上、好ましくは25モル%以上あればよい。

このようにバナジウム源化合物の少なくとも一部をシユウ酸バナジルとして存在させるには任意の手段が可能であるが、その一つの手段としてはバナジウム源化合物としてシユウ酸バナジルそのもの、もしくはシユウ酸バナジルとそれ以外のバナジウム化合物、たとえば五酸化バナジウム、メタバナジン酸アンモン等との混合物を使用することであり、他の一つは五酸化バナジウム、メタバナジン酸アンモン等のバナジウム源化合物とシユウ酸またはシユウ酸塩とを水性媒体中で混合し、必要ならば加熱を行なつてシユウ酸バナジルを形成させることである。後者の場合シユウ酸の量は、30バナジウム源化合物を $V_2O_5$ に換算したものに對して0.5~10倍モル、特に1~6倍モル、使用することが好ましい。

このように、シユウ酸バナジルを存在させる手段としてシユウ酸を添加する場合は、前記のような公知Mo-V-O系触媒製造法においてモリブデン源化合物およびバナジウム源化合物の水性溶液にシユウ酸を添加すればよい。なお、シユウ酸を塩の形で使用する場合には他の成分（特に陽イオン成分）が含まれる場合があるが、このような場合にはアンモニウム塩、アミン塩のような揮発性の陽イオンが望ましい。なお希望するならば、非揮発性の陽イオンを含むものを使用してその残留効果を享受することもできる。

4

前記のように、バナジウム源化合物として、シユウ酸バナジルを使用しない場合にシユウ酸（またはシユウ酸塩）を使用するという点を除けば、この発明の触媒の製造法は、前記公知例、その他の方法と本質的には変わらない。従つて、先ず、上記のシユウ酸バナジルの形成についての配慮をした上で、モリブデン源化合物およびバナジウム源化合物を前記公知例その他に開示されている化合物群から選べばよい。特に両化合物の少なくとも一方（好ましくは両方）が水性媒体に溶解するものであることが好ましい。簡単には、モリブデン酸アンモニウムの水溶液と五酸化バナジウムのシユウ酸溶液とを混合する。

このようにして得たモリブデン源とバナジウム源とシユウ酸イオンとを含む水性溶液に、必要に応じて適当な担体を加え、蒸発乾固、乾燥し、次いで焼成する。

触媒の焼成は、酸素ガスの存在下で行ない、温度は270~450℃の範囲、時間は1~40時間が適当である。使用原料、組成等によつて最適温度は若干異なるが、上記範囲より温度が低い場合は、原料塩の酸化物への転換が不充分となり、また高温に過ぎると、触媒として不適当な化合物および内部構造へ移行する為に触媒性能が低下する。この際の焼成雰囲気は空気中が好ましいが、必ずしも空気である必要はなく、分子状酸素が存在すればよく、炭酸ガス、窒素、スチーム等で希釈した酸素混合ガスまたは、メタン、都市ガス等の燃焼ガスを用いることも可能である。

この発明による触媒の形状は、特に限定するものではないが、高活性である特徴を利用して、担体の使用が経済的である。たとえば、アルミナ、シリカアルミナ、カーボランダム等の成型担体に液状の触媒成分を含浸担持させるかあるいはアルミナ、シリカ、ケイソウ土等の粉末状またはコロイド状のものと混合して、使用目的に応じて成型することができる。

$\alpha$ 、 $\beta$ -不飽和アルデヒドの酸化反応において高性能をうるためには、その原子比Mo:Vは100:5~70、特に100:10~40の範囲が好ましい。

この発明による触媒はモリブデン、バナジウムおよび酸素から構成される単純な系で従来にない高性能を発揮するという点に特色を有するが、

5

6

希望するならば適当な助触媒を併用することも可能である。

触媒の使用は本目的の通常の方法と基本的に変るところはなく、原料の $\alpha$ 、 $\beta$ -不飽和アルデヒドたとえばアクロレン、メタクロレン等と分子状

酸素を含むガスを200~350℃の反応温度範囲、0.5~10気圧の圧力下、0.5~20秒の接触時間で触媒と接触させればよい。

反応ガスの組成は、原料アルデヒドに対して酸素を1~5倍モル使用するのが好ましく、また稀

積ガスとしてスチームを1~10倍モル共存させることが好ましい。この外、稀積ガスとして窒素、炭酸ガス、メタンプロパン等の使用も差支えない。

次に本発明を具体例を以て説明する。なお、反応率、収率、選択率等は全てモル基準の百分率に

表す。

実施例 1~3

2.08gの五酸化バナジウムを1200mlの蒸留水に懸濁させ、加熱しながらシュウ酸40gを加えて溶解する。この際、溶液はシュウ酸バナ\*20

\*ジルの濃青色を呈する。この溶液に、モリブデン酸アンモン202gを蒸留水1000mlに加熱溶解した液を加える。次いで、担体としての3φ球状の多孔性カーボテンダム600mlをこの混合液に加え、湯浴上でかくはんしながら、蒸発乾固して、触媒成分を担体に付着させる。120℃で2時間乾燥した後、得られた集体を3等分し、それぞれ300℃、340℃、380℃の温度マツフル炉中で焼成した。この触媒の仕込量より計算される組成は原子比でMo:V=5:1であり、得られた触媒の重量増より計算される担持率(触媒成分酸化物の含有率)は25.7%であつた。

かくして得られた触媒50mlを、内径20%のSUS-27ステンレス鋼製反応管に充てんし、ナイター浴を介して加熱して、アクロレンの接触酸化を行なわせた。原料ガスは、アクロレン4%、スチーム46%、空気50%とし、0℃基準の空間速度850(時間)<sup>-1</sup>で流通したとき、各触媒の反応成績は第1表の如くであつた。

第 1 表

実 施 例	触 媒 焼 成 温 度 (℃)	反 応 温 度 (℃)	ア ク ロ レ ン 反 応 率 (%)	ア ク リ ル 酸 収 率 (%)	ア ク リ ル 酸 選 択 率 (%)
1	300	250	95.2	88.2	92.7
2	340	240	98.3	90.8	92.4
3	380	240	94.0	77.2	82.1

実施例 4~7

モリブデン、バナジウム組成の異なる触媒を、

実施例2と同様にして調製した。触媒組成および米

30反応結果を第2表に示す。なお、反応温度以外は前記例と同一の反応条件で行なつた。

第 2 表

実 施 例	Mo/V 原 子 比	担 持 率 (%)	反 応 温 度 (℃)	ア ク ロ レ ン 反 応 率 (%)	ア ク リ ル 酸 収 率 (%)	ア ク リ ル 酸 選 択 率 (%)
4	95/5	18.3	300	97.5	91.0	93.3
5	90/10	20.8	260	99.6	92.3	92.8
6	80/20	17.4	230	99.9	89.5	89.6
7	70/30	15.4	25	98.0	88.4	90.2

7

8

## 実施例 8

メタバナジン酸アンモニウム6.4gを蒸留水300mlに加熱し、シユウ酸20gを加える。これにモリブデン酸アンモニウム47.6gを蒸留水500mlに加熱溶解した液を加え、更に $\text{SiO}_2$ として9.9gを含有するシリカゾルを加えて、充分混合する。次いで、球状4φ%の多孔性カーボランダム担体250gを加え、かくはんしながら蒸発乾固し、更に120℃で2時間乾燥する。これを管状炉へ充てんし、空気を流しながら、10360℃で5時間焼成する。かくして、シリカを含有し、その組成が $\text{Mo}:\text{V}:\text{Si}=5:1:3$ (原子比)、担持率20.5%の触媒を調製した。

この触媒を使用して、反応温度250℃として実施例-1と同一の条件で反応を行なった。この時アクロレン反応率99.5%、アクリル酸収率89.0%、選択率89.5%であった。

## 実施例 9

実施例-2記載の触媒を用いて、メタクロレン\*

の酸化反応を行なった。原料ガスの組成は、メタクロレン3%、スチーム45%、空気52%、空間速度1050(時間)<sup>-1</sup>、反応温度260℃で行なった結果、メタクロレン反応率90.5%、メタクリル酸収率68.5%、選択率75.7%であった。

## 参考例 1~3

実施例1~3と組成を同じくする( $\text{Mo}:\text{V}=5:1$ )触媒を、シユウ酸を用いないで調製した。メタバナジン酸アンモニウム6.4gを蒸留水300mlに加熱溶解し、モリブデン酸アンモニウム47.6gを蒸留水500mlに加熱溶解した液を加える。次いで、実施例1~3と同じカーボランダム担体200gを加えて、かくはんしながら湯浴上で蒸発乾固し、120℃で2時間乾燥する。これを3等分し、それぞれ320℃, 340℃および360℃で5時間マツフル炉で焼成した。

各触媒を第3表記載の反応温度の外、実施例1~3と同一の条件下で反応を行なって、第3表の結果を得た。

第 3 表

参考例	触媒焼成温度 (°C)	担持率 (%)	反応温度 (°C)	アクロレン反応率 (%)	アクリル酸収率 (%)	アクリル酸選択率 (%)
1	320	16.4	310	86.9	64.5	74.2
2	340	16.3	290	86.3	57.4	66.5
3	360	16.3	300	90.7	61.7	68.0

## ⑤特許請求の範囲

1 モリブデン源化合物およびバナジウム源化合物を原料としてモリブデン、バナジウムおよび酸素から構成される触媒を製造するに当り、モリブデンとバナジウムの原子比が100:5~70であり、バナジウム源化合物の少なく共一部をシユウ酸バナジルとして水性媒体中でモリブデン源化合物と混合することを経て、得られたモリブデンおよびバナジウム含有化合物を、酸素ガスの共存

下、270~450℃で焼成することを特徴とする、 $\alpha$ 、 $\beta$ -不飽和アルデヒドを酸化して $\alpha$ 、 $\beta$ -不飽和カルボン酸を製造するための酸化触媒の製造法。

## ⑥引用文献

特 公 昭28-6274  
米国特許 3306915